DE2019945A1 19711104 Formmassen zur Herstellung von Schaumstoff-Formkoerpern aus Styrolpolymerisaten Assignee/Applicant: BASF AG Inventor(s): STAHNECKER ERHARD DR; MOELLER ROLF DR; GROHMANN JOHANNES DR; WEBER REINHOLD Priority (No,Kind,Date): DE2019945 A 19700424 I
Application(No,Kind,Date): DE2019945 A 19700424 IPC: B 29D 27/00 A Language of Document: NotAvailable Legal Status: There is no Legal Status information available for this patent

BUNDESREPUBLIK DEUTSCHLAND



Deutsche Kl.:

(1) (1) (2) (3) (4) (4) (4) (4) (4) (4) (4) (4) (4) (4	Offenleg	Aktenzeichen: P 20 19 945.5 Anmeldetag: P 20 19 945.5 24. April 1970				
•	* '	Offenlegungstag: 4. November 1971				
	Ausstellungspriorität:	_				
30	Unionspriorität					
②	Datum:	<u> </u>				
33	Land:					
3	Aktenzeichen:	- -				
€9	Bezeichnung:	Formmassen zur Herstellung von Schaumstoff-Formkörpern aus Styrolpolymerisaten				
6	Zusatz zu:	-				
@	Ausscheidung aus:					
7	Anmelder:	Badische Anilin- & Soda-Fabrik AG, 6700 Ludwigshafen				
	Vertreter gem. § 16 PatG:					
@	Als Erfinder benannt:	Stahnecker, Erhard, Dr., 6904 Ziegelhausen; Möller, Rolf, Dr.; Grohmann, Johannes, Dr.; Weber, Reinhold; 6700 Ludwigshafen				

Unser Zeichen: 0.2.26 746 BR/AR 6700 Ludwigshafen, 23.4.1970

Formmassen zur Herstellung von Schaumstoff-Formkörpern aus Styrolpolymerisaten

Gegenstand der Erfindung sind Formmassen zur Herstellung von extrudierten Schaumstoff-Folien oder -Profilen aus Styrolpolymerisaten.

Es sind bereits eine Reihe von Verfahren bekannt, schaumförmige Formkörper aus Polystyrol durch Strangpressen herzustellen. Insbesondere die Herstellung von schaumförmigen Folien aus Polystyrol wurde bereits eingehend beschrieben, z.B. in den deutschen Auslegeschriften 1 200 534 und 1 038 275. Solche Folien gewinnen in der Industrie immer mehr an Bedeutung. So lassen sich aus Schaumpolystyrolfolien die verschiedenartigsten Verpackungsartikel herstellen.

Im allgemeinen werden Verpackungen aus Schaumpolystyrolfolie durch Vakuumtiefziehen, Stempelverformung, Druckluftverformung oder nach ähnlichen Verfahren hergestellt, bei denen die Folien eine beträchtliche Flexibilität und Dehnbarkeit (Tiefziehfähigkeit) besitzen müssen. Schaumfolien aus reinem Polystyrol sind jedoch nur in begrenztem Umfang tiefziehfähig, da sie zu brüchig und zu wenig dehnbar sind. Auch die fertigen Formkörper sind vielfach zu spröde, insbesondere bei tieferen Temperaturen.

Es liegt nun zwar nahe, die Tiefziehfähigkeit und Kältefestigkeit durch Zusatz von Weichmachern und/oder gummiartigen Komponenten zu verbessern. Es hat sich jedoch gezeigt, daß die
meisten Weichmacher oder gummiartigen Zusätze die Zellstruktur
des Schaumes in nachteiliger Weise beeinflussen. Der Schaum wird
meistens grobzellig und die Zellgröße ungleichmäßig.

Der vorliegenden Erfindung lag daher die Aufgabe zugrunde, Formmassen zur Herstellung von Schaumstoff-Formkörpern vorzuschlagen, die diese Nachteile nicht aufweisen. Es wurde nun gefunden, daß man Schaumfolien aus Styrolpolymerisaten mit besonders hoher Kältefestigkeit, Dehnbarkeit und Flexibilität und feiner gleichmäßiger Zellstruktur erhält, wenn man Formmassen verwendet, die aus einer Mischung von Styrolpolymerisaten mit Kohlenwasserstoffen oder Fluor enthaltenden Kohlenwasserstoffen als Treibmittel sowie Zellregulatoren und weiteren Zusätzen bestehen, wobei die Formmassen neben den genannten Komponenten 0,1 bis 8, vorzugsweise 0,5 bis 5 Gew.% Polyisobutylen vom Molekulargewicht 1000 bis 200 000 und 0,05 bis 5, vorzugsweise 0,1 bis 3 Gew.% eines Esters der o-Phthalsäure oder einer aliphatischen Carbonsäure mit insgesamt 10 bis 40, vorzugsweise 14 bis 30 Kohlenstoffatomen homogen verteilt enthalten. Beide Prozentsätze sind auf das treibmittelfreie Styrolpolymerisat bezogen.

Die für die Ester angegebene Zahl von Kohlenstoffatomen (10 bis 40, vorzugsweise 12 bis 30) gilt für das gesamte Estermolekül, also die Summe aus den Kohlenstoffatomen der Säuren und der Alkohole. Beide Komponenten können auch ätherartig gebundenen Sauerstoff oder andere (und gegebenenfalls andersartig: gebundene) Heteroatome enthalten, sofern diese den weichmachenden Charakter des Esters nicht zunichte machen.

Geeignete Weichmacher sind beispielsweise Ester der o-Phthalsäure mit unverzweigten und besonders mit verzweigten höheren Alkoholen und deren Gemischen, z.B. mit 2-Äthylhexand, Isooctanol, Isononanol, Isodecanol; n-Butanol, iso-Butanol, Methoxyäthanol, Butoxyäthanol; ferner Butylstearat; 2-Äthylhexansäure-butylester.

Die Mischung aus Weichmacher und Polyisobutylen kann der treibmittelhaltigen Styrolpolymerisatschmelze auf die verschiedenste Art zugemischt werden:

Es ist z.B. möglich, die Mischung im monomeren Styrol gegebenenfalls zusammen mit anderen Mischpolymerisationskomponenten
zu lösen und die Monomerenmischung in Gegenwart der Mischung
aus Weichmacher und Polyisobutylen in wäßriger Suspension zu
polymerisieren. Man erhält dabei perlförmige Styrolpolymerisate,

die die Mischung aus Weichmacher und Polyisobutylen in homogener Verteilung enthalten. Die perlförmigen Teilchen können in einem Extruder aufgeschmolzen, die Treibmittel und Zellregler im Extruder zugemischt und zu einer schlauchförmigen Schaumfolie extrudiert werden.

Es ist auch möglich, die Suspensionspolymerisation der oben genannten Mischung bereits zusammen mit dem Treibmittel durchzuführen. In diesem Fall können die treibmittelhaltigen, perlförmigen Teilchen unter Zusatz eines Porenreglers in einem herkömmlichen Extruder zu einer schlauchförmigen Schaumfolie extrudiert werden.

Die Polymerisation von Styrol, gegebenenfalls mit anderen Mischpolymerisationskomponenten und den genannten Zusätzen, kann auch im Block erfolgen.

Schließlich ist es auch möglich, in einem Extruder Polystyrolteilchen aufzuschmelzen oder den Extruder mit Polystyrolschmelze zu beschicken und die Mischung aus Weichmecher und Polyisobutylen erst im Extruder zuzumischen. In diesem Fall wird auch das Treibmittel erst im Extruder zugemischt.

Selbstverständlich brauchen Weichmacher und Polyisobutylen nicht vorher miteinander gemischt zu werden, sondern können der Styrolpolymerisatschmelze auch einzeln zugemischt werden.

Die extrudierte, schlauchförmige Folie kann weiterbehandelt werden, wie z.B. in der deutschen Auslegeschrift 1 200 534 und 1 038 275 beschrieben. Die Schaumfolie kann in der Wärme (Wasserbad) nachexpandiert und z.B. auf Papierbahnen heißkaschiert oder der Folienschlauch zu einer Doppelfolie verschweißt werden.

Es ist zweckmäßig, der treibmittelhaltigen Styrolpolymerisatschmelze Zellregler zuzusetzen. Man verwendet am besten die
in der deutschen Auslegeschrift 1 038 275 beschriebene Kombination aus Kohlendioxid abspaltenden Mitteln und einer geeigneten Säure oder auch Talkum oder andere feinstteilige anorganische Substanzen.

Als Treibmittel werden aliphatische Kohlenwasserstoffe oder Halogenkohlenwasserstoffe mit mindestens einem Fluoratom mit einem
Siedepunkt von maximal etwa 90°C verwendet in Mengen von ca.
2,5 % bis 9 %, z.B. Pentan, Hexan, Cyclohexan, Butan, isoButan, Difluordichlormethan, 1,2,2-Trifluor-1,2,2-Trichloräthan.

Unter Styrolpolymerisaten werden Polystyrol und Mischpolymerisate des Styrols, die mindestens 50 Gew.% Styrol enthalten, verstanden. Als Mischpolymerisationskomponente kommen beispielsweise infrage α-Methylstyrol, kernhalogenierte Styrole, kernmethylierte Styrole, Acrylnitril, Methacrylnitril, Ester der Acrylsäure, Methacrylsäure oder Fumarsäure, Butadien, N-Vinylcerbazol, N-Vinylpyridin.

Die Styrolpolymerisate können noch andere Zusatzstoffe enthalten, z.B. Farbstoffe, Füllstoffe, Stabilisierungsmittel und Flamm-schutzmittel.

Beispiel 1

- a) Ein Einschneckenextruder mit 90 mm Schneckendurchmesser (D) und einer Schneckenlänge von 20 D wird mit expandierbarem, weichmacherhaltigem Polystyrol beschickt, das in wäßriger Suspension in üblicher Weise hergestellt wurde. Die perlförmigen Polymerisatteilchen haben folgende Zusammensetzung:
 - 350 Teile Polystyrol vom K-Wert *) 59
 - 7 Teile Butylstearat
 - 10 Teile Polyisobutylen vom Molekulargewicht 3000
 - 22 Teile Pentan
 - 2 Teile Zitronensaure

Vor der Zugabe in den Extruder wird den Polymerisatperlen 0,5 % Natriumbicarbonat gleichmäßig zugemischt.

Die Schmelze wird bei einer Temperatur von 140°C durch eine Ringdüse ausgepreßt, wobei das Polymerisat zu einer Schaumfolie aufschäumt. Die Folie ist feinzellig und hat eine Dichte von 150 g/l. Sie wird in einem dem Extruder nachgeschalteten Wasserbad bei 97°C weiter expandiert und hat dann eine Dichte

^{*)} vgl. H. Fikentscher, Cellulosechemie 13, (1932), 58. -5-

von 60 g/l und eine Dicke von 3 mm.

b) Zum Vergleich wird ein in gleicher Weise hergestelltes perlförmiges Polymerisat der Zusammensetzung:

> 350 Teile Polystyrol vom K-Wert *) 59 22 Teile Pentan 2 Teile Zitronensäure.

dem vor Zugabe in den Extruder ebenfalls 0,5 % Natriumbicarbonat gleichmäßig zugemischt werden, in der oben beschriebenen Weise zu Schaumpolystyrolfolie der Dichte 150 g/l extrudiert und anschließend im Wasserbad auf 60 g/l nachexpandiert.

Aus beiden Folien werden Schalen und Eierverpackungen mit einem Tiefziehverhältnis von maximal 1: 1 hergestellt.

Bei der Herstellung der Eierverpackung beträgt die Ausschußquote durch Reißen der Folie beim Tiefziehen bei Verwendung der gemäß a) hergestellten Folie 1 %, bei der anderen 20 %.

Die Schalen werden nach achttägiger Lagerung folgender Prüfung unterzogen.

1. Zerreißprüfung:

Von den gemäß a) und b) hergestellten Schalen wird die Dehnbarkeit, längs und quer zur Extruderrichtung, ermittelt:

				Dehnw		
Sc	hale		· .	längs	quer	
:	а		÷	22	24	
	b			10	8	

2. Kältefestigkeitsprüfung

Bei dieser Prüfung werden die Schalen 24 Stunden bei 95 % relativer Luftfeuchtigkeit in einem Klimaschrank gelagert. Anschließend wird ein Stück der Folie über eine scharfe Kante rechtwinkelig gebogen (Biegetest). Die Folie sollte dabei nicht brechen. In einem weiteren Test läßt man wie beschrieben vorbehandelte und mit einer Knetmasse gefüllte Schalen aus

*)vgl. H. Fikentscher, Cellulosechemie 13, (1932), 58.

einer Höhe von 2 m auf Betonboden fallen. Die Schalen sollten dabei nicht brechen oder splittern (Falltest).

Biegeprobe				Falltest					
Schale	+20°C	0°C	-15°C	-25°C	-35°C	+20°C	o°c	-15°C	-35°℃
8	0	o	0	. 0	ca.O	0	0	0	0
ъ	0	20	80	99	ca.100	0	10	70	95

Bruchquote in Prozent in Abhängigkeit von der Temperatur

Beispiel 2

a) Ein Doppelschneckenextruder mit nachgeschaltetem Verweilzeitextruder wird mit geschmolzenem Polystyrol vom K-Wert 60 beschickt. In den Doppelschneckenextruder werden über eine
Dosierbandwaage fein zerkleinerte Zitronensäure und mittels
beheizter Dosierpumpe Di-iso-decanyl-phthalat, Polyisobutylen
vom mittleren Molekulargewicht 3000 und Pentan in solchen
Mengen zugegeben, daß die Mischung folgende Zusammensetzung
hat:

350 Teile Polystyrol vom K-Wert 60

6 Teile Di-iso-decanyl-phthalat

11 Teile Polyisobutylen

22 Teile Pentan

3 Teile Zitronensäure

Die geschmolzene Mischung wird an der Düse des Verweilzeitextruders in Form von Fäden abgezogen, die nach Austritt aus der Düse rasch in Wasser von 20°C abgekühlt werden, so daß sie nicht aufschäumen. Die gekühlten Polymerisatfäden werden zu Granalien mit einer Länge von ca. 2 bis 3 mm zerkleinert und diese getrocknet.

Die Polymerisatteilchen werden in einem Einschneckenextruder wie in Beispiel 1 beschrieben aufgeschmolzen und zu einer Schaumfolie von 150 g/l expandiert. Diese wird in einem Wasserbad von 97°C auf 60 g/l nachexpandiert.

109845/1566

b) Hierbei werden in die in der Ausführungsform a) beschriebene Schmelzmischung im Doppelschneckenextruder noch zusätzlich 3,0 Teile Natriumbicarbonat zugegeben.

Die Schmelze wird durch eine Ringdüse am Verweilzeitextruder direkt zu einer Schaumfolie von 150 g/l und in dem nachgeschalteten Wasserbad bei 97°C auf eine Dichte von 60 g/l weiter expandiert.

c) Hierbei wird der Polymerisatschmelze kein Di-iso-decanylphthalat und kein Polyisobutylen zugegeben. Im übrigen hat
die Schmelze dieselbe Zusammensetzung wie unter b) und wird
wie dort beschrieben direkt über eine Ringdüse des Verweilzeitextruders zu einer Schaumfolie von 150 g/l und anschließend im Wasserbad bei 97°C auf 60 g/l expandiert.

Die gemäß a) bis c) hergestellten Folien werden zu Schalen und Eierverpackungen tiefgezogen.

Bei der Herstellung der Eierverpackungen gibt es bei Verwendung der Folie gemäß Ausführungsform a) und b) je 0,5 %, bei der Folie gemäß c) 25 % Ausschuß infolge Bruch der Folie.

Die Schalen werden nach einer Ablagerung von 8 Tagen folgender Prüfung unterzogen:

1. Zerreißprüfung

Von den gemäß a) bis c) hergestellten Schalen wird die Dehnbarkeit, längs und quer zur Extruderrichtung, ermittelt:

	Dehnung %		
Schale	längs	quer	
. A. 8	28	30	
b	27	29	
c ,	10	8	

2. Die Kältefestigkeitsprüfung wird wie bei Beispiel 1 beschrieben durchgeführt.

សា **នាជាចំ**នាំចំនាន់។ ម៉ាក សេច វេទ្តិស

109845/1566

Biegetest					Falltest			
Schale	+20 ⁰	0 °	-15 ⁰	-25° -35°	+20° 0° -15° -35°	_		
а	0	0	0	0 ca.0	0 0 0 ca.0	_		
ъ.	0	0	0	0 ca.0	0 0 0 0			
c	ca.0	20	80	98 ca.100	0 10 70 00 05			

Bruchquote in Prozent in Abhängigkeit von der Temperatur ______.

Patentansprüche

- 1. Formmassen zur Herstellung von Schaumstoff-Formkörpern, bestehend aus einer Mischung von Styrolpolymerisaten mit Kohlenwasserstoffen oder Fluor enthaltenden Halogenkohlenwasserstoffen als Treibmittel und einem Zellregulator und weiteren Zusätzen, dadurch gekennzeichnet, daß sie 0,1 bis 8 Gew.% Polyisobutylen vom Molekulargewicht 1000 bis 200 000 und 0,05 bis 5 Gew.% eines Esters der o-Phthalsäure oder einer aliphatischen Carbonsäure mit insgesat 10 bis 40 Kohlenstoffatomen homogen verteilt enthalten.
- 2. Verfahren zur Herstellung von Profilkörpern aus Schaumpolystyrol durch Strangpressen einer Mischung aus Styrolpolymerisaten, Kohlenwasserstoffen oder Fluor enthaltenden Halogenkohlenwasserstoffen, einem Zellregulator und weiteren Zusätzen,
 dadurch gekennzeichnet, daß man Mischungen verwendet, die
 neben den genannten Komponenten 0,1 bis 8 Gew.% Polyisobutylen
 vom Molekulargewicht 1000 bis 200 000 und 0,05 bis 5 Gew.%
 eines Esters der o-Phthalsäure oder einer aliphatischen Carbonsäure mit insgesamt 10 bis 40 Kohlenstoffatomen verwendet.

Badische Anilin- & Soda-Fabrik AG

R